



#### (19) 世界知的所有権機関 国際事務局



# 

(43) 国際公開日 2003 年9 月18 日 (18.09.2003)

PCT

(10) 国際公開番号 WO 03/076495 A1

浦市 福王台 3-16-2 Chiba (JP). 古河 弘昭 (FURUKAWA, Hiroaki) [JP/JP]; 〒299-0264 千葉県

袖ヶ浦市 今井 3-1 3-1 Chiba (JP). 太田 信之 (OTA, Nobuyuki) [JP/JP]; 〒299-0261 千葉県 袖ヶ浦市

福王台3-10-1 旭化成社宅2-13 Chiba (JP).

(75) 発明者/出願人 (米国についてのみ): 三井 昭 (MITSUI,Akira) [JP/JP]; 〒299-0261 千葉県 袖ヶ

(51) 国際特許分類7:

(72) 発明者; および

(21) 国際出願番号:

PCT/JP03/02302

C08G 65/44

(22) 国際出願日:

2003年2月28日(28.02.2003)

(25) 国際出願の言語:

日本語

(26) 国際公開の言語:

日本語

(81) 指定国 (国内): CN, KR, SG, US.

(30) 優先権データ:

特願2002-63626

2002年3月8日(08.03.2002) JP

添付公開書類:

国際調査報告書

(71) 出願人 (米国を除く全ての指定国について): 旭化 成株式会社 (ASAHI KASEI KABUSHIKI KAISHA) [JP/JP]; 〒530-8205 大阪府 大阪市北区 堂島浜 1 丁目 2番6号 Osaka (JP).

2文字コード及び他の略語については、定期発行される 各PCTガゼットの巻頭に掲載されている「コードと略語 のガイダンスノート」を参照。

(54) Title: LOW MOLECULAR WEIGHT POLYPHENYLENE ETHER

(54) 発明の名称: 低分子量ポリフェニレンエーテル

(57) Abstract: A low molecular weight polyphenylene ether, characterized in that it has a reduced viscosity of 0.04 to 0.18 dl/g, as measured with its chloroform solution of 0.5 g/dl at 30°C, and a molecular weight distribution of 1.5 to 2.5; and a low moleca ular weight polyphenylene ether powder comprising the low molecular weight polyphenylene ether. The low molecular weight polyphenylene ether and the powder exhibit high thermal resistance and excellent electric characteristics, and thus is useful as an electric material such as a printed board and as a modifier for another resin.

(57) 要約: 30℃において0. 5g/d I のクロロホルム溶液で測定した還元粘度が0. 04~0. 18d I / g であり、分子量分布が1.5~2.5である低分子量ポリフェニレンエーテル、またはこれを含む低分子量ポリ フェニレンエーテルパウダーは、高い耐熱性と電気特性を有しており、プリント基板などの電子材料としてまたは 他の樹脂の改質剤として有用である。

CT/JP03/02302

1

#### 明 細 書

#### 低分子量ポリフェニレンエーテル

#### 5 <技術分野>

本発明は低分子量のポリフェニレンエーテルに関するものである。詳しくは耐熱性、電気特性および各種溶媒や試薬への溶解性に優れ、かつ他の成分との混合性、反応性に優れた低分子量のポリフェニレンエーテルに関するものである。更に、該低分子量ポリフェニレンエーテルを効率的に製造する方法、およびこの方法で得られた低分子量のポリフェニレンエーテルに関するものである。

#### く背景技術>

10

15

20

25

ポリフェニレンエーテルは加工性・生産性に優れ、溶融射出成形法や溶融押出成形法などの成形方法により所望の形状の製品・部品を効率よく生産できるため、電気・電子分野、自動車分野、その他の各種工業材料分野、食品・包装分野の製品・部品用の材料として幅広く用いられている。

ポリフェニレンエーテルを製造する方法としては、特公昭36-18692号公報、米国特許第3306875号明細書、同3344116号、同3432466号をはじめ多くの製法が提案されている。

これら公知の方法で得られ、上記の用途に用いられているポリフェニレンエーテルは還元粘度 0 . 3 d l / g以上の高分子量ポリマーである。しかしながら最近、通常の高分子量ポリフェニレンエーテルよりも、きわめて低分子量のポリフェニレンエーテルがプリント基板などの電子材料用途に対して有効であることが期待されている。近年はプリント基板等の電子材料の高集積化に伴い、配線自体の導体損失がクローズアップされており、損失分は熱として放出される。よって、プリント基板材料には優れた低誘電率特性と共に高い耐熱性が要求されている。またプリント基板を製造する過程において、通常溶媒に溶かし変性反応により官能化させた後に硬化等の反応を行わせることが一般的である。したがって、溶媒への溶解性や他の成分との反応性に優れることも必要とされている。

10

15

20

25



低分子量のポリフェニレンエーテルとしては、特公昭50~6520号、特開 昭62~39628号および米国特許第6211327号などに開示されている が、いずれの方法で得られた低分子量ポリフェニレンエーテルも耐熱性および電 気特性等の点において十分とはいえないものであった。

特公昭50-6520号公報には、ベンゼン、トルエン、キシレン等の芳香族 炭化水素と、n-ヘキサン、イソヘキサン、n-ヘプタン等の脂肪族炭化水素の 混合溶媒中でポリフェニレンエーテルを製造する方法が開示されている。しかし ながら、得られた低分子量ポリフェニレンエーテルは耐熱性および電気特性等の 点において十分とは言えず、さらに実施例中でも明白なように還元粘度が0.2 d 1/g以下の低分子量域では得られた低分子量ポリフェニレンエーテルが反応 容器などに付着することにより収率が低下するという問題が発生している。

ポリフェニレンエーテルの重合溶媒として、ポリフェニレンエーテルの良溶媒 (上記公報ではベンゼン、トルエン、キシレン等の芳香族炭化水素)を用いる場合、該良溶媒は得られたポリフェニレンエーテルに対して親和性が良いため、低分子量では反応器へ付着して収率が低下するだけでなく、良溶媒をポリフェニレンエーテル中から除去させる設備が過大となる、設備の温度コントロールに関してきわめて神経質にならざるを得ない等の問題点があった。したがって効率よく得られる低分子量ポリフェニレンエーテルの還元粘度はせいぜい 0.2 d l / g 付近に留まっているのが現状である。

特開昭62-39628号公報では、数平均分子量が2800未満の低分子量ポリフェニレンエーテルを製造するに関し、重合溶媒として炭素数1~5の単官能性アルコールを必要に応じて水と併用して行う方法が示されている。しかしながら得られた低分子量ポリフェニレンエーテルは耐熱性および電気特性等の点において十分とは言えず、かつ収率が95%までしか得られない(実際に実施例では90%未満である)こと、実施例中に記載されているように極めて重合に時間がかかるという問題を有し、工業的には効率的な方法ではない。

米国特許第6211327号には、低分子量ポリフェニレンエーテルの重合溶液から水性相に触媒成分を除去し、次いでポリフェニレンエーテル溶液からポリフェニレンエーテルの良溶媒を直接脱気(例えば脱気押出機などを用いて)する



ことにより、低分子量ポリフェニレンエーテルを製造する方法が開示されている。この方法は還元粘度が 0.1 d l / g 前後あるいはそれ以下の極めて低分子量のポリフェニレンエーテルの製造に関して、収率問題が殆どない改良された方法ではあるものの、やはり耐熱性および電気特性等の点において十分とは言えないものであった。

更にこれらの方法で得られる低分子量ポリフェニレンエーテルは、一般的には 顆粒粒子状またはペレット状の形態を持っている。大きな粒子を有しているため に溶剤に溶解させる際に時間がかかる、半溶解して反応機の壁面等に付着する等 のトラブルの原因となっている。

10

15

5

#### <発明の開示>

本発明は、耐熱性と電気特性に優れ、かつ溶剤などへの溶解性に優れた低分子量のポリフェニレンエーテルを提供することを目的とする。 さらに、該低分子量ポリフェニレンエーテルを効率的に製造する方法を提供することを目的とする。

本発明者らは上記課題を解決すべく鋭意検討を行い、本発明に至った。

即ち、本発明は、

- 1. 30℃において濃度 0. 5g/dlのクロロホルム溶液中で測定した還元粘度が 0. 0 4~ 0. 1 8 dl/gであり、分子量分布が 1. 5~ 2. 5 であることを特徴とする低分子量ポリフェニレンエーテル、
- 20 2. ガラス転移温度(Tg)が、以下の式で表されることを特徴とする上記 1 記載の低分子量ポリフェニレンエーテル、

Tg ( $\mathbb{C}$ ) > 600× [ $\eta$  sp/c] + 105

- 3. 上記 1 または 2 記載の低分子量ポリフェニレンエーテルからなるポリフェニレンエーテルパウダー、
- 25 4. 平均粒子径が 5. 0 ~ 1 0 0 0 μ m である、上記 3 記載のポリフェニレンエーテルパウダー、
  - 5. 平均粒子径が 5. 0 ~ 5 0 0  $\mu$  m である、上記 3 記載のポリフェニレンエーテルパウダー、
  - 6. 平均粒子径が 5. 0~300 μ m である、上記 3 記載のポリフェニレンエー

テルパウダー、

20

7. 平均粒子径が 5. 0 ~ 1 0 0  $\mu$  m である、上記 3 記載のポリフェニレンエーテルパウダー、

8. 1 0 0 0 μ m 以上の粒子を実質的に含まない上記 3 記載のポリフェニレンエーテルパウダー、

9. フェノール化合物を触媒と酸素含有ガスの存在下で重合して得られる上記 1 記載の低分子量ポリフェニレンエーテル、

10. フェノール化合物が、2,6-ジメチルフェノールである上記 9 記載の低分子 量ポリフェニレンエーテル、

10 11. フェノール化合物が、2,6-ジメチルフェノールと2,3,6-トリメチルフェノールの混合物である上記 9 記載の低分子量ポリフェニレンエーテル、

12. フェノール化合物が、2,6-ジメチルフェノールと2,6-ジフェニルフェノールの混合物である上記 9 記載の低分子量ポリフェニレンエーテル、

13. フェノール化合物が、さらに式(1)で表される2価フェノールを含有す 15 る上記10~12のいずれかに記載の低分子量ポリフェニレンエーテル、

$$Q_1$$
 $Q_2$ 
 $Q_2$ 
 $Q_3$ 
 $Q_1$ 
 $Q_1$ 
 $Q_2$ 
 $Q_3$ 
 $Q_2$ 

(式中、Q1、Q2は各々同一または異なる置換基を表し、水素、アルキル基、置換アルキル基、アラルキル基、置換アラルキル基、アリール基、置換アリール基、アルコキシ基、置換アルコキシ基またはハロゲンを表し、各々同一でも異なっていてもよい: X は脂肪族炭化水素残基及びそれらの置換誘導体、酸素、イオウまたはスルホニル基を表し、Q2, Xの結合位置はフェノール水酸基に対してオルソ位またはパラ位である。)

14. 触媒が、銅化合物、ハロゲン化合物および一般式(2)で表されるジアミン化合物からなる上記 9 記載の低分子量ポリフェニレンエーテル、

15

20

25

$$R_1$$
  $N-R_5-N$   $R_3$  (2)

(式中、R1, R2, R3, R4はそれぞれ独立に水素または炭素数1~6の直鎖状または分岐状アルキル基で、全てが同時に水素ではない。R5は炭素数2~5の直鎖状またはメチル分岐を持つアルキレン基である)

- 5 15. 触媒が、さらに3級モノアミン化合物および2級モノアミン化合物の少なくとも1種を含有する上記14記載の低分子量ポリフェニレンエーテル、
  - 16. 触媒と酸素含有ガスの存在下、低分子量ポリフェニレンエーテルの良溶媒を用いてフェノール化合物を重合し、重合で得られたポリフェニレンエーテル溶液に貧溶媒を添加して低分子量ポリフェニレンエーテルを析出させる低分子量ポリフェニレンエーテルの製造方法において、該析出を一80~20℃で行うことを特徴とする上記1記載の低分子量ポリフェニレンエーテルの製造方法、
  - 17. 貧溶媒が、炭素数 1 ~ 1 0 のアルコールである上記 1 6 記載の方法、
  - 18. 貧溶媒が、メタノール、エタノール、プロパノール、ブタノール、ペンタノール、ヘキサノール、エチレングリコールから選ばれる少なくとも 1 種である上記 1 6 記載の方法、
  - 19. 貧溶媒が、さらに水を含む上記17または18記載の方法、
  - 20. 触媒と酸素含有ガスの存在下フェノール化合物を重合し、重合の進行に伴って低分子量ポリフェニレンエーテルを析出させる低分子量ポリフェニレンエーテルの製造方法において、重合溶媒が2種以上のアルコールの混合溶媒であることを特徴とする上記1記載の低分子量ポリフェニレンエーテルの製造方法、
    - 21. 重合溶媒が、2種以上の炭素数1~10のアルコールの混合溶媒であることを特徴とする上記20記載の方法、
    - 22. 重合溶媒が、メタノール、エタノール、プロパノール、ブタノール、ペンタノール、ヘキサノール、エチレングリコールから選ばれる2種以上のアルコールの混合溶媒である上記16記載の方法、
    - 23. 析出した低分子量ポリフェニレンエーテルを含むスラリーを洗浄によって精製する工程を含み、洗浄溶媒がメタノール、エタノール、プロパノール、ブタ



ノール、ペンタノール、ヘキサノールおよびエチレングリコールがら選ばれる少なくとも1種である上記16または20記載の方法、

- 24. 洗浄溶媒が、さらに水を含む上記23記載の方法、
- 25. 洗浄後の低分子量ポリフェニレンエーテルを、乾燥または直接脱気して含有溶媒を除去する上記23記載の方法、および
  - 26. 析出した低分子量ポリフェニレンエーテルを含むスラリーから低分子量ポリフェニレンエーテルを分離して湿潤低分子量ポリフェニレンエーテルを得、これを乾燥または直接脱気して含有溶媒を除去する上記 1 6 または 2 0 記載の方法である。

10

15

20

25

5

## <発明を実施するための最良の形態>

本発明における低分子量ポリフェニレンエーテルは、30℃において濃度0.5g/dlのクロロホルム溶液中で測定した還元粘度(nsp/c)が0.04~0.18dl/gであり、分子量分布(Mw/Mn)が1.5~2.5である低分子量ポリフェニレンエーテルである。

還元粘度は、ポリフェニレンエーテルを用いて 0. 5 g / d | の濃度のクロロホルム溶液とし、この溶液をウベローデ粘度管を用いて 3 0 ℃において測定することにより測定できる。本発明の低分子量ポリフェニレンエーテルの還元粘度は 0. 0 4 ~ 0. 1 8 d | / g、好ましくは 0. 0 4 ~ 0. 1 5 d | / g、さらに好ましくは 0. 0 5 ~ 0. 1 3 d | / gである。

分子量分布はゲルパーミエーションクロマトグラフィー(GPC)を用いて測定することができる。分子量の検量のために標準ポリスチレンを用いることが好ましい。またGPCと光散乱法を組み合わせたGPC-LALLS等も用いることができる。本発明の低分子量ポリフェニレンエーテルの分子量分布(MW/Mn)は1.5~2.5、好ましくは1.6~2.4である。分子量分布が本願発明の範囲である低分子量ポリフェニレンエーテルは、同じ程度の還元粘度を有し、かつ分子量分布が本願発明の範囲外である低分子量ポリフェニレンエーテルと比べて耐熱性と電気特性に優れる。

本発明の低分子量ポリフェニレンエーテルは優れた耐熱性を有している。ポリ

10

フェニレンエーテルの耐熱性を表す指標としてガラス転移温度 (Tg)が用いられる。本発明の低分子量ポリフェニレンエーテルは次の関係式で表されるガラス 転移温度を有していることが好ましい。

Tg (°C) > 600 × [ $\eta$  sp/c] + 105

式中、Tgは摂氏で表される低分子量ポリフェニレンエーテルのガラス転移温度、 [ηsp/c] は30℃において0.5g/dlの濃度のクロロホルム溶液で 測定された低分子量ポリフェニレンエーテルの還元粘度(単位:dl/g)を表す。

本発明の低分子量ポリフェニレンエーテルは、溶剤への溶解性等の点からパウダー状であることが好ましい。本発明の低分子量ポリフェニレンエーテルパウダーの平均粒径は $5.0\sim100\mu$ m、好ましくは $5.0\sim500\mu$ m、更に好ましくは $5.0\sim300\mu$ mであり、最も好ましくは $5.0\sim100\mu$ mである。さらに $1000\mu$ m以上の粒子を実質的に含まないパウダーであることが好ましい。

15 本発明の低分子量ポリフェニレンエーテルは、フェノール化合物を触媒と酸素 含有ガスの存在下で重合して得ることができる。

本発明に用いられるフェノール化合物は次のような一般式(3)の構造を持つ 化合物である。

$$R_6$$
 $R_6$ 
 $R_7$ 
 $R_6$ 

20 式中、R6,R7,R8は各々独立の置換基を表し、R6はアルキル基、置換アルキル基、アラルキル基、置換アラルキル基、アリール基、置換アリール基、アルコキシ基、置換アルコキシ基であり、R7,R8はR6について定義されたものと同一の基に加え更に水素、ハロゲンであっても良い。

該化合物の例としては例えば、o-クレゾール、2,6-ジメチルフェノール 25、2,3,6-トリメチルフェノール、2-エチルフェノール、2-メチルー6 -エチルフェノール、2,6-ジエチルフェノール、2-n-プロピルフェノー

10

15

ル、2-エチルー6-n-プロピルフェノール、2-メチルー6ークロルフェノール、2-メチルー6-ブロモフェノール、2-メチルー6-イソプロピルフェノール、2-メチルー6ーブロピルフェノール、2-メチルー6ーブロピルフェノール、2-メチルー6ーブロピルフェノール、2-メチルー6ーアロピルフェノール、2-メチルー6ーアロピルフェノール、2-メチルー6ーアエニルフェノール、2-メチルー6ーフェニルフェノール、2-メチルー6ーフェニルフェノール、2-メチルー6ーフェニルフェノール、2,6ージフェニルフェノール、2,6ージスー(4-フルオロフェニル)フェノール、2-メチルー6ートリルフェノール、2,6ージトリルフェノール等が挙げられる。これらの化合物はそれぞれ単独で用いても良いし、2種以上併用しても良い。また少量のmークレゾール、pークレゾール、2,4-6ートリメチルフェノール等を含んでいても実質上差し支えない。これらの中で2,6ージメチルフェノールは工業上重要である。また2,6ージメチルフェノールと2,3,6ートリメチルフェノールとの組合わせ、あるいは2,6ージメチルフェノールと2,6ージフェニルフェノールとの組み合わせも好ましく用いられる。

またフェノール化合物として下記一般式(1)で表される二価フェノール化合物を含有させることは好ましい。

$$Q_1$$
  $Q_1$   $Q_2$   $Q_2$   $Q_2$   $Q_3$ 

式中、Q1、Q2は水素、アルキル基、置換アルキル基、アラルキル基、置換アラルキル基、アリール基、置換アリール基、アルコキシ基、置換アルコキシ基またはハロゲンであり、各々同一でも異なっていてもよい:Xは脂肪族炭化水素残基またはそれらの置換誘導体、酸素、イオウまたはスルホニル基を表し、Q2、Xの結合位置はフェノール水酸基に対してオルソ位またはパラ位である。

該化合物の例としては例えば、下記一般式(1 - a)、(1 - b)、(1 - c )の各々の構造に挙げる化合物群がある。

10

15

20

$$Q_1$$
 $Q_1$ 
 $Q_2$ 
 $Q_2$ 
 $Q_1$ 
 $Q_1$ 
 $Q_1$ 
 $Q_2$ 
 $Q_2$ 

$$Q_1 \xrightarrow{OH} X \xrightarrow{OH} Q_1 \qquad (1-b)$$

$$\begin{array}{c} Q_1 \\ \\ HO \\ Q_2 \end{array} \qquad \begin{array}{c} OH \\ \\ Q_2 \end{array} \qquad (1-c)$$

式中、Q1、Q2は水素、アルキル基、置換アルキル基、アラルキル基、置換アラルキル基、アリール基、置換アリール基、アルコキシ基、置換アルコキシ基またはハロゲンを表し、各々同一でも異なっていてもよい: X は脂肪族炭化水素残基またはそれらの置換誘導体、酸素、イオウまたはスルホニル基である。

上記一般式の構造を持つもので代表的なものは、Q1とQ2がメチル基でXがイソプロピリデンである化合物、Q1とQ2がメチル基でXがメチレンである化合物、Q1とQ2がメチル基でXがチオである化合物、Q1とQ2がメチル基でXがシクロヘキシリデンである化合物等であるがこれらの例に限定されないことはいうまでもない。

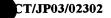
これらの二価フェノール性化合物は一種類でも用いられるし、いくつか組み合わせて用いても良い。二価フェノール性化合物を含有させる量は特に制限されないが、一価フェノール類に対して 0 . 1 ~ 3 0 モル%とするのが好ましい。

本発明で用いられる触媒は、一般的にポリフェニレンエーテルの製造に用いることができる公知の触媒系が全て使用できる。一般的に知られている触媒系は酸化還元能を有する遷移金属イオンとこの金属イオンと錯形成可能なアミン化合物からなるものが知られており、例えば銅化合物とアミンからなる触媒系、マンガン化合物とアミンからなる触媒系、等である。重合反応は若干のアルカリ性条件下で効率よく進行するため、ここに若

15

20

25



干のアルカリもしくは更なるアミンを加えることもある。

中でも、銅化合物、ハロゲン化合物および一般式 (2) で表されるジアミン化合物からなる触媒が好ましく用いられる。

5 式中、R1,R2,R3,R4はそれぞれ独立に水素、炭素数1~6の直鎖状または分岐状アルキル基で、全てが同時に水素ではない。R5は炭素数2から5の直鎖状またはメチル分岐を持つアルキレン基である。

ここで述べられた触媒成分の銅化合物の例を列挙する。好適な銅化合物としては第一銅化合物、第二銅化合物またはそれらの混合物を使用することができる。第二銅化合物としては、例えば塩化第二銅、臭化第二銅、硫酸第二銅、硝酸第二銅等を例示することができる。また第一銅化合物としては、例えば塩化第一銅、臭化第一銅、硫酸第一銅、硝酸第一銅等を例示することができる。これらの中で特に好ましい金属化合物は塩化第一銅、塩化第二銅、臭化第一銅、臭化第二銅である。またこれらの銅塩は酸化物、炭酸塩、水酸化物等と対応するハロゲンまたは酸から使用時に合成しても良い。しばしば用いられる方法は、酸化第一銅とハロゲン化水素(またはハロゲン化水素の溶液)を混合して作成する方法である。

ハロゲン化合物としては例えば塩化水素、臭化水素、ヨウ化水素、塩化ナトリウム、臭化ナトリウム、ヨウ化ナトリウム、塩化カリウム、臭化カリウム、ヨウ化カリウム、塩化テトラメチルアンモニウム、臭化テトラメチルアンモニウム、 ヨウ化テトラメチルアンモニウム、塩化テトラエチルアンモニウム、臭化テトラエチルアンモニウム、臭化テトラエチルアンモニウム、ヨウ化テトラエチルアンモニウム等である。またこれらは水溶液や適当な溶媒を用いた溶液として使用できる。これらのハロゲン化合物は、単独でも用いられるし、 2 種類以上組み合わせて用いても良い。好ましいハロゲン化合物は、塩化水素の水溶液、臭化水素の水溶液である。

これらの化合物の使用量は特に限定されないが、銅原子はフェノール化合物 1 0 0 モルに対して 0 . 0 2 ~ 0 . 6 モルの範囲が好ましく、ハロゲン原子は銅原 子のモル量に対して 2 ~ 2 0 倍が好ましい。

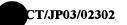
25

次に触媒成分のジアミン化合物の例を列挙する。例えばN, N, N, ハ, ー テトラメチルエチレンジアミン、N, N, N' - トリメチルエチレンジアミン、 N.N'-ジメチルエチレンジアミン、N,N-ジメチルエチレンジアミン、N - メチルエチレンジアミン、N, N, N', N'-テトラエチルエチレンジアミ ン、N. N. N'ートリエチルエチレンジアミン、N,N'ージエチルエチレン 5 ジアミン、N.N-ジエチルエチレンジアミン、N-エチルエチレンジアミン、 エチルエチレンジアミン、N-n-プロピルエチレンジアミン、N,N'-n-プロピルエチレンジアミン、N-i-プロピルエチレンジアミン、N, N'-i 10 - プロピルエチレンジアミン、N - n - ブチルエチレンジアミン、N , N ' - n - ブチルエチレンジアミン、N - i - ブチルエチレンジアミン、N, N' - i -ブチルエチレンジアミン、N-t-ブチルエチレンジアミン、N,N'-t-ブ チルエチレンジアミン、N, N, N', N' - テトラメチル-1, 3 - ジアミノ プロパン、N, N, N'ートリメチルー1,3-ジアミノプロパン、N, N'ー ジメチル-1,3-ジアミノプロパン、N-メチル-1,3-ジアミノプロパン 15 、N、N、N'、N'-テトラメチル-1,3-ジアミノ-1-メチルプロパン 、N, N, N', N'ーテトラメチルー1, 3ージアミノー2ーメチルプロパン 、N,N,N',N'-テトラメチル-1,4-ジアミノブタン、N,N,N'.. , N'ーテトラメチルー 1 , 5 ージアミノペンタン等が挙げられる。好ましいジ アミン化合物は2つの窒素原子をつなぐアルキレン基の炭素数が2または3のも 20 のである。これらのジアミン化合物の使用量は特に限定されないが、フェノール 化合物100モルに対して0.01~10モルの範囲が好ましい。

本発明において触媒の構成成分として、更に3級モノアミン化合物または2級モノアミン化合物をそれぞれ単独で、またはこれらを組み合わせて含ませることは好ましい。

3級モノアミン化合物とは、脂環式3級アミンを含めた脂肪族3級アミンである。例えばトリメチルアミン、トリエチルアミン、トリプロピルアミン、トリブ チルアミン、トリイソブチルアミン、ジメチルエチルアミン、ジメチルプロピル アミン、アリルジエチルアミン、ジメチル-n-ブチルアミン、ジエチルイソプ

25



ロピルアミン、N-メチルシクロヘキシルアミン等が挙げられる。これらの第3 級モノアミンは単独でも用いられるし、2種類以上組み合わせて用いても良い。 これらの使用量は特に限定されないが、フェノール化合物100モルに対して0 . 1~10モルの範囲が好ましい。

2級モノアミン化合物の例として、第2級脂肪族アミンとしては例えば、ジメ 5 チルアミン、ジエチルアミン、ジーnープロピルアミン、ジーisoープロピル アミン、ジーn-ブチルアミン、ジーiso-ブチルアミン、ジーtert-ブ チルアミン、ジペンチルアミン類、ジヘキシルアミン類、ジオクチルアミン類、 ジデシルアミン類、ジベンジルアミン類、メチルエチルアミン、メチルプロピル 10 アミン、メチルブチルアミン、シクロヘキシルアミンが挙げられる。芳香族を含 む2級モノアミン化合物の例としては、N-フェニルメタノールアミン、N-フ ェニルエタノールアミン、N-フェニルプロパノールアミン、N-(m-メチル フェニル)エタノールアミン、N-(p-メチルフェニル)エタノールアミン、 N-(2', 6'-ジメチルフェニル) エタノールアミン、N-(p-クロロフ ェニル)エタノールアミン、N-エチルアニリン、N-ブチルアニリン、N-メ チルー 2 -メチルアニリン、N-メチル- 2 , 6 -ジメチルアニリン、ジフェニ ルアミン等が挙げられるがこれらの例には限定されない。 これらの 2 級モノアミ ン化合物は単独でも用いられるし、2種類以上組み合わせて用いても良い。使用 量は特に限定されないが、フェノール化合物100モルに対し0.05~15モ ルが好ましく、0.1~10モルの範囲が更に好ましい。 20

2 級 モ ノ ア ミ ン 化 合 物 と 3 級 モ ノ ア ミ ン 化 合 物 は そ れ ぞ れ 触 媒 の 構 成 成 分 と し てそれぞれ単独で用いても良いし、これらを組み合わせて用いても良い。

更に、重合活性を向上させる効果を有することが知られている界面活性剤を添 加することも好ましい。例えば、Aliquat336やCapriquatの 商品名で知られるトリオクチルメチルアンモニウムクロライドである。使用量は 重合反応混合物の全量に対して O. 1 w t % を超えない範囲が好ましい。

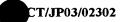
本発明の重合における酸素含有ガスは純酸素の他、酸素と窒素等の不活性ガス とを任意の割合で混合したもの、空気、更には空気と窒素等の不活性ガスとを任 意の割合で混合したもの等が使用できる。重合反応中の系内圧力は常圧で充分で

10

15

20

25



あるが必要に応じて減圧でも加圧でも使用できる。

重合の温度は特に限定されないが、低すぎると反応が進行しにくく、また高すぎると反応の選択性が低下することがあるので、0~80℃、好ましくは10~ 70℃の範囲で行われることが好ましい。

重合反応終了後の後処理方法については特に制限されない。塩酸や酢酸等の酸、またはエチレンジアミン 4 酢酸(EDTA)及びその塩、またはニトリロトリ酢酸及びその塩等を加えて触媒を失活させる方法が通常用いられる。

また、通常のポリフェニレンエーテルの重合で副生することが知られているジフェノキノン等の副生物を処理する方法も特に制限されない。上記の様に触媒である金属イオンが実質的に失活されている状態であれば、加熱するだけで脱色される。またハイドロキノン、亜ニチオン酸ナトリウム等の還元剤を必要量添加する方法でも可能である。この工程の温度は特に限定されないが10~100℃の温度条件で行うことが作業上好ましい。

一般にポリフェニレンエーテルを得る方法としては、ポリフェニレンエーテルの貧溶媒を重合溶媒として用い、重合の進行に伴ってポリフェニレンエーテルが粒子として析出する沈殿重合法と、良溶媒を重合溶媒として用い、ポリフェニレンエーテルが溶媒中に溶解している溶液重合法が知られているが、本発明の低分子量ポリフェニレンエーテルは、どちらの方法を用いても得ることができる。

ポリフェニレンエーテルの貧溶媒を重合溶媒として用い、重合の進行に伴って ポリフェニレンエーテルを析出させる沈殿重合法を用いる場合には、貧溶媒として2種以上のアルコールの混合溶媒を用いることが必要である。

貧溶媒としては、炭素数 1 ~ 1 0 のアルコールが好ましい。さらに好ましくはメタノール、エタノール、プロパノール、ブタノール、ペンタノール、ヘキサノール、エチレングリコールから選ばれる 2 種以上である。この貧溶媒は水を含んでいないことが好ましい。

2種以上であれば何種類選ぶかについては特に制限されない。また混合溶媒中の各種溶媒の比率は特に限定されないし、本発明の方法を達成するのに必要な重合溶媒の組み合わせと比率はこれらの溶媒の中から選ばれ得るので、非常に広範囲に選択可能であるが、工業的見地からは、価格、回収方法の難易などを考慮し

10

15

20

25



て、ある程度の制限が加えられることは当然である。

驚くべきことに2種以上のアルコールの混合溶媒を用いると、それぞれが低分子量ポリフェニレンエーテルに対して貧溶媒であるにもかかわらず、これらの比率を変えることにより得られる低分子量ポリフェニレンエーテルの分子量を制御することが可能であること、アルコール1種のみの単独溶媒で用いた場合よりも重合活性や収率が向上するという極めて特異的な挙動を示すことが判った。

重合溶媒には低分子量ポリフェニレンエーテルを溶解させない範囲で良溶媒が共存していても構わない。従って全く含まれないという意味ではないことに注意すべきである。例えば還元粘度が 0. 0 7 d l / g の低分子量ポリフェニレンエーテルの場合には、メタノールと n ーブタノールの混合溶媒中に少量のキシレン(1%程度)を含んでいても良い。ポリフェニレンエーテルの還元粘度が低くなると、共存可能な良溶媒の量は減少する。還元粘度が 0. 0 4 d l / g の低分子量ポリフェニレンエーテルの場合には、共存が許されるキシレンの量は 5 0 p p m程度である。良溶媒の量は、所望の低分子量ポリフェニレンエーテルの還元粘度により、また良溶媒の低分子量ポリフェニレンエーテルに対する親和性の程度によって異なるため一概にはいえず、それぞれの溶媒種によって異なることは当然である。

一方、ポリフェニレンエーテルの良溶媒を重合溶媒として用い、得られた低分子量ポリフェニレンエーテルを含む溶液に貧溶媒を添加して低分子量ポリフェニレンエーテルを析出させる溶液重合法を用いる場合には、該析出を - 80 ~ + 20 ℃の範囲で行うことが必要である。

良溶媒としてはベンゼン、トルエン、キシレン(oー、m-、p-の各異性体を含む)、エチルベンゼン、スチレン等の芳香族炭化水素、クロロホルム、塩化メチレン、1,2-ジクロロエタン、クロロベンゼン、ジクロロベンゼン等のハロゲン化炭化水素、ニトロベンゼンのようなニトロ化合物が挙げられる。好ましい良溶媒はトルエンである。また若干の貧溶媒性を持ってはいるものの良溶媒に分類されるものとしては、ペンタン、ヘキサン、ヘプタン、シクロヘキサン、シクロヘプタン等の脂肪族炭化水素類、酢酸エチル、ギ酸エチル等のエステル類、テトラヒドロフラン、ジエチルエーテル等のエーテル類、ジメチルスルホキシド

10

15

20

25



等が例示される。これらの良溶媒は、単独でも用いられるし、2種以上を組み合わせて用いても良い。さらに重合後の反応混合物が溶液である範囲で、アルコール類や水などの貧溶媒が含まれていても構わない。

重合により低分子量ポリフェニレンエーテルと溶媒を含む溶液が得られる。溶液中の低分子量ポリフェニレンエーテルの濃度は特に制限されないが、25~70重量%が好ましい。

得られた溶液に貧溶媒を添加することによって低分子量ポリフェニレンエーテルが析出する。貧溶媒としてはエーテル類、ケトン類またはアルコール類が挙げられる。好ましくは炭素数 1 ~ 1 0 のアルコールであり、さらに好ましくはメタノール、エタノール、プロパノール、ブタノール、ペンタノール、ヘキサノールおよびエチレングリコールから選ばれる少なくとも 1 種である。更に水が含まれていても良い。

低分子量ポリフェニレンエーテルを析出させる方法において、特に装置や手段の制限はない。攪拌機を有する適当な大きさの槽に連続的に低分子量ポリフェニレンエーテルを含む溶液と貧溶媒を添加する方法、低分子量ポリフェニレンエーテルを含む溶液が入った槽に貧溶媒を添加する方法、貧溶媒が入った槽に低分子量ポリフェニレンエーテルを含む溶液を添加する方法、管型スタティックミキサーに連続的に低分子量ポリフェニレンエーテルを含む溶液と貧溶媒を添加する方法等様々な方法がとりうる。

析出装置に供給する低分子量ポリフェニレンエーテルを含む溶液の温度と貧溶媒の温度は特に制限されないが、析出装置における析出操作の温度には充分注意しなければならない。本発明の低分子量ポリフェニレンエーテルを得るためには析出を-80~+20℃の範囲で行うことが必要である。20℃を超えると低分子量ポリフェニレンエーテルが反応器などに付着し、低分子量ポリエニレンエーテルを析出させることができない。また-80℃未満でも低分子量ポリフェニレンエーテルを得ることはできるが-80℃未満に温度を下げるには多大なエネルギーを要し、効率的ではない。

上述したいずれの方法も、低分子量ポリフェニレンエーテルと溶媒を含有するスラリーが得られる。本発明の低分子量ポリフェニレンエーテルはスラリーから

10

15

20

25



残存する溶媒を除去することにより得ることができる。溶媒を除去する方法としては、スラリーを固液分離により、湿潤低分子量ポリフェニレンエーテルを得、これを乾燥または直接脱気法により低分子量ポリフェニレンエーテルを得る方法が挙げられる。

固液分離の手段は特に制限されない。従来既知である全ての方法を使用できる。例えば濾過型遠心分離器、掻き取り羽根付き遠心分離器、真空ドラム型フィルター、ヌッチェ等どのような物でも使用できる。なお、重合溶媒として良溶媒を用い、低温で析出させて得られたスラリーの場合には、最初の濾過温度を析出温度で述べたような温度範囲で行う必要がある。

乾燥または直接脱気法の前に、得られた湿潤低分子量ポリフェニレンエーテルを該低分子量ポリフェニレンエーテルの貧溶媒で洗浄することが好ましい。洗浄溶媒としては、メタノール、エタノール、プロパノール、ブタノール、ペンタノール、ヘキサノールおよびエチレングリコールから選ばれる少なくとも1種が好ましい。洗浄溶媒に更に水を含有させる方法は好ましい様態である。

得られた湿潤低分子量ポリフェニレンエーテルを乾燥または直接脱気法により低分子量ポリフェニレンエーテルを得ることができる。乾燥方法については特に制限はない。従来既知である全ての方法を使用できる。例えば、パドルドライヤー、真空乾燥機、スプレードライヤー、加熱チューブドライヤー等どのような乾燥方法でも使用できる。特に不活性ガス下での操作が好ましい。このような乾燥方法では、本発明の低分子量ポリフェニレンエーテルは粉体として得られる。直接脱気オリフェニレンエーテルを加熱し揮発性の溶剤等を除去された脱気押出機に供給し、揮発性成分を脱気しながらダイから排出される本流での低分子量ポリフェニレンエーテルを冷却カットし、ペレットを得る方法、混潤低分子量ポリフェニレンエーテルが入った適当な容器を加熱減圧し、溶媒を除去しつつ本発明の低分子量ポリフェニレンエーテルの固まりとなし、次いで、容器から強制排出させる方法等が挙げられる。例示以外のいかなる方法も取りきる直接脱気法では、得られたポリフェニレンエーテルはペレットや大きな隗を含むものである。本発明においては、この形態のものを更に粉砕等の方法で粉体に



することが好ましい。

5

10

15

20

25

本発明の低分子量ポリフェニレンエーテルは、優れた耐熱性および電気特性を有し、低誘電率や低誘電損失等を要求される電子材料用途として極めて有用である。また本発明の低分子量ポリフェニレンエーテルパウダーは粒子径が小さいために、例えばプリプレグの製造過程等の使用において、その後の製造工程等に使用する時の溶剤への溶解性が極めて速く、また各種変性反応試薬との反応性に優れ、電子材料の生産性向上の点から好ましく用いることができる。

更に本発明の低分子量ポリフェニレンエーテルは、種々の熱可塑性樹脂組成物や熱硬化性樹脂等に適用することも有用である。本発明の低分子量ポリフェニレンエーテルは種々の熱可塑性樹脂組成物を可塑化する効果を持ち、可塑剤としての適用も良好である。当然のことながら通常の高分子量のポリフェニレンエーテルを用いた変性ポリフェニレンエーテル樹脂に本発明の低分子量ポリフェニレンエーテルを適用し、その流動特性の改善にも寄与することができる。

熱可塑性樹脂としては例えば、ポリスチレン系樹脂(ゴム補強ポリスチレンやAS,ABS樹脂等も含む)、ポリアミド樹脂、ポリオレフィン系樹脂、ポリエステル樹脂、液晶樹脂、熱可塑性エラストマー等との組成物であり、熱硬化性樹脂としては例えば、エポキシ系、不飽和ポリエステル系、ポリウレタン、架橋アリール、ビスマレイミド、フェノール性樹脂等との組成物が挙げられるがこの例に限定されない。特に、本発明の低分子量ポリフェニレンエーテルは本来ポリフェニレンエーテルが有する難燃性を保持しているため、他の耐熱、難燃性が劣る物質に耐熱性、難燃性を付与するための耐熱、難燃助剤的な添加剤として有用である。特に、ポリスチレンや熱可塑性エラストマーの改質のためには極めて有用である。

また本発明の低分子量ポリフェニレンエーテルを含有する樹脂組成物を製造する際に他の添加剤、例えば可塑剤、安定剤、変性剤、紫外線吸収剤、難燃剤、着色剤、離型剤及びガラス繊維、炭素繊維等の繊維状補強剤、更にはガラスビーズ、炭酸カルシウム、タルク等の充填剤を添加することができる。安定剤や変性剤としては、亜リン酸エステル類、ヒンダードフェノール類、含イオウ酸化防止剤、アルカノールアミン類、酸アミド類、ジチオカルバミン酸金属塩類、無機硫化



物、金属酸化物類、無水カルボン酸類、スチレンやステアリルアクリレート等の ジエノフィル化合物類、エポキシ基含有化合物などが挙げられるがこれらの例に は限定されない。これらの添加剤は単独でまたは組み合わせて使用することがで きる。

本発明の低分子量ポリフェニレンエーテルを含有する樹脂組成物を構成する各成分を混合する方法はいかなる方法でも良いが、例えば、溶液プレンドと脱気方法、押出機、加熱ロール、バンバリーミキサー、ニーダー、ヘンシェルミキサー等使用することができる。

#### 10 <実施例>

5

25

次に実施例により本発明を更に詳細に説明するが、本発明はこれらの例によってなんら限定されるべきではない。

なお、測定は以下の方法に従って行った。

- (1) 還元粘度(nsp/c)
- 15 各々の例で得られたポリフェニレンエーテルを 0 . 5 g / d l のクロロホルム 溶液として、ウベローデ粘度管を用いて 3 0 ℃で測定した。単位は d l / g である。
  - (2) ポリフェニレンエーテル収率

仕込みのフェノール化合物重量に対する得られた乾燥ポリフェニレンエーテル 20 の重量を100分率で表した。

#### (3)分子量分布

昭和電工(株)製ゲルパーミェーションクロマトグラフィーSHODEX・GPCsystem21でエチルベンゼンと標準ポリスチレンを用いて検量線を作成し測定した。標準ポリスチレンの分子量は550、1300、2960、9680、28600、65900、172000、629000、996000、196000、39000のものを用いた。カラムはSHODEX製K-802、5を直列に2本つないで使用した。また、溶媒はクロロホルム、溶媒の流量は1.0ml/min、カラムの温度は40℃で測定した。検出部にはUV検出器を用い、波長は標準ポリスチレンの検量線作成にあたっては254nm、

10

15

20

25



測定対象のポリフェニレンエーテルにあたっては283 nmで測定した。サンプルをクロロホルムに溶かし、メンブランフィルターで不溶分を除去した溶液を測定に供した。得られた重量平均分子量(Mw)と数平均分子量(Mn)の比である分子量分布(Mw/Mn)を求めた。

(4) ポリフェニレンエーテル粒子径

各々の例で得られたポリフェニレンエーテルを、目開き 1 0 0 0 μ m の篩いに掛け、篩いに残ったポリフェニレンエーテル量を重量測定する。次いで篩を通過したポリフェニレンエーテルを、レーザー粒度分析計 SALD-2 0 0 0 (島津製作所(株)製)を用いメタノールに分散させて粒子径測定を行った。篩に残ったポリフェニレンエーテルが、篩に掛けたポリフェニレンエーテル全量の 5 0 w t %を越える場合には、粒径を> 1 0 0 0 μ m とした。

(5) ポリフェニレンエーテルのガラス転移温度 (Tg)

ガラス転移温度(Tg)の測定は、パーキンエルマージャパン(株)(PERKIN ELMAR)製DSC(Differential Scaning Calorimeter)商品名Pyris1を用い、窒素雰囲気下、昇温速度20℃/minで50℃から300℃まで2回スキャンして行った。2回目のスキャンで得られた比熱曲線からTgを求めた。

(.6) ポリフェニレンエーテルの比誘電率

測定対象のポリフェニレンエーテルを150mm×150mm×2mmの金型を用いて、(株)神藤金属工業所製プレス成型機(テストプレスYSR-10型)によりプレス成形を行った。得られたプレス片の一部を用いて、JIS-K6911規格試験法に準拠し、1MHzにおける比誘電率を測定した。測定装置はヒューレットパッカード社のプレジョンLCRメーター(HP-4284A型)を用いた。

実施例1

反応器底部に酸素含有ガス導入の為のスパージャー、攪拌タービン翼及びバッフル、反応器上部のベントガスラインに還流冷却器を備えた1.5リットルのジャケット付き反応器に、0.2512gの塩化第二銅2水和物、1.1062g

10

15

25



の35%塩酸、3.6179gのジーn-ブチルアミン、9.5937gのN, N, N', N' - テトラメチルプロパンジアミン、211.63gのメタノール 及び493.80gのn-ブタノールおよび180.0gの2,6-ジメチルフ ェノールを入れた。溶媒の組成重量比はn-ブタノール:メタノール=70:3 0である。次いで激しく攪拌しながら反応器へ180m Ⅰ / m ⅰ n の速度で酸素 をスパージャーより導入を始めると同時に、重合温度は40℃を保つようにジャ ケットに熱媒を通して調節した。重合液は次第にスラリーの様態を呈した。重合 中、反応器に付着は観測されなかった。酸素を導入し始めてから120分後、酸 素の通気をやめ、得られた重合混合物にエチレンジアミン四酢酸3カリウム塩( 同仁化学研究所製試薬)の10%水溶液を添加し、50℃に温めた。次いでハイ ドロキノン(和光純薬社製試薬)を少量ずつ添加し、スラリー状のポリフェニレ ンエーテルが白色となるまで、50℃での保温を続けた。終了後、濾過して、濾 残 の 湿 潤 ポ リ フ ェ ニ レ ン エ ー テ ル を 5 0 % の 水 を 含 む メ タ ノ ー ル 洗 浄 溶 媒 に 投 入 し、60℃で攪拌を行った。続いて再び濾過し、濾残に50%の水を含むメタノ ールをふりかけ洗浄し湿潤ポリフェニレンエーテルを得た。次いで110℃で真 空乾燥し乾燥ポリフェニレンエーテルを得た。平均粒子径は56μm、1000 μm以上の粒子は存在しなかった。またηsp/c、収率、分子量分布、Tgお よび比誘電率の測定を行った。結果を表1に示した。

#### 20 実施例2

使用した溶媒の全量は変えずに組成重量比を n - ブタノール:メタノール=30:70とした以外は実施例1の方法で行った。重合中、反応器に付着は観測されなかった。得られたポリフェニレンエーテルの平均粒子径は34  $\mu$  m、1000 $\mu$  m以上の粒子は存在しなかった。また実施例1と同様に各測定を行い結果を表1に示した。

### 実施例3

使用した溶媒の全量は変えずに組成重量比を n ーブタノール:メタノール=10:90とした以外は実施例1の方法で行った。重合中、反応器に付着は観測さ

WO 03/076495





れなかった。得られたポリフェニレンエーテルの平均粒子径は39μm、100 0μm以上の粒子は存在しなかった。また実施例1と同様に各測定を行い結果を表1に示した。

## 5 比較例1

使用した溶媒の全量は変えずに組成重量比を n ー ブタノール:メタノール= 0 : 1 0 0、即ちメタノール単独溶媒とし、重合時間を 2 4 0 分とした以外は実施例 1 の方法で行った。重合中、反応器に付着は観測されなかった。得られたポリフェニレンエーテルの平均粒子径は 1 5 μm、 1 0 0 0 μm以上の粒子は存在しなかった。また実施例 1 と同様に各測定を行い結果を表 1 に示した。

#### 比較例2

10

15

20

溶媒として水を飽和させた n-プタノールを単独で用い、重合時間を <math>240分 とした以外は実施例 1 の方法で行った。重合中、反応器に付着は観測されなかった。得られたポリフェニレンエーテルの平均粒子径は  $39\mu$ m、  $1000\mu$ m以上の粒子は存在しなかった。また実施例 1 と同様に各測定を行い結果を表 1 に示した。

#### 比較例3

使用した溶媒の全量は変えずに組成重量比をキシレン: n ー ブタノール:メタノール=60:20:20とし、洗浄溶媒として、メタノールを用いた以外は実施例1の方法で行った。重合中に反応器に多量の付着が観測された。得られたポリフェニレンエーテルの平均粒子径は920μm、1000μm以上の粒子は46%存在した。実施例1と同様に各測定を行い結果を表1に示した。

25

#### 比較例4

重合時間を 5 5 分とした以外は比較例 3 の方法で行った。重合中に反応器に多量の付着が観測された。得られたポリフェニレンエーテルの平均粒子径は 8 5 0  $\mu$  m、 1 0 0  $\mu$  m以上の粒子は 3 8 %存在した。また実施例 1 と同様に各測定



を行い結果を表1に示した。

#### 実施例4

フェノール化合物として 2、6 ージメチルフェノールを 1 2 6 g と、2、3、6 ートリメチルフェノールを 5 4 g からなるものを用いた以外は実施例 2 と同様の方法で行った。重合中に反応器に付着は観測されなかった。得られたポリフェニレンエーテルの平均粒子径は 4 3  $\mu$  m、1 0 0 0  $\mu$  m以上の粒子は存在しなかった。また実施例 1 と同様に各測定を行い結果を表 1 に示した。

#### 10 実施例5

5

15

20

25

#### 実施例6

使用した溶媒の全量は変えずに組成重量比を n - へキサノール:メタノール= 1 0 : 9 0 とし、洗浄溶媒として、メタノール:水= 9 0 : 1 0 重量比からなる 溶媒を用いた以外は実施例 1 の方法で行った。重合中、反応器に付着は観測されなかった。得られたポリフェニレンエーテルの平均粒子径は 5 4 μ m、 1 0 0 0 μ m 以上の粒子は存在しなかった。実施例 1 と同様に各測定を行い結果を表 1 に示した。

#### 実施例7

フェノール化合物を 2.5 モル%の 2,2 ービス (3,5 ージメチルー 4 ーヒドロキシフェニル)プロパンを含む 2,6 ージメチルフェノールを用いた以外は



実施例 2 と同様の方法で行った。重合中、反応器に付着は観測されなかった。得られたポリフェニレンエーテルの平均粒子径は 4 2 μm、 1 0 0 0 μm以上の粒子は存在しなかった。実施例 1 と同様に各測定を行い結果を表 1 に示した。

#### 5 実施例8

使用した溶媒の全量は変えずに組成重量比を n ー ブタノール:メタノール:キシレン=85:14.25:0.75とした以外は実施例1の方法で行った。重合中、反応器に付着は観測されなかった。得られたポリフェニレンエーテルの平均粒子径は54μm、1000μm以上の粒子は存在しなかった。また実施例1と同様に各測定を行い結果を表1に示した。

#### 比較例5

10

15

米国特許 6 2 1 1 3 2 7 号明細書実施例記載の方法に従って行った。即ち、臭化銅とジー n ー ブチルアミンを触媒とし、トルエン溶媒中、40℃から45℃の温度範囲で、酸素供給下攪拌しながら2、6 ー ジメチルフェノールを重合し、次いで酸素の供給を止め、窒素シール下ニトリロトリ酢酸の水溶液を攪拌しながら加えて水相に銅触媒を抽出しつつ温度を55℃にしこの状態で70分保った。次いで得られた混合物をシャープレス型の液液遠心分離器でポリフェニレンエーテルが溶解したトルエン溶液相と銅が溶解した水相に分けた。得られたポリフェニレンエーテルの溶液を固形分が65%になるまでトルエンを留去させて濃縮し、更に脱気押出機を用いて脱気押出を行い、ペレット状の低分子量ポリフェニレンエーテルを得た。このペレットの平均粒子径は1000μm以上、1000μm以上の粒子97wt%が存在した。ペレットのヵsp/c、分子量分布、Tg、比誘電率を測定した。結果を表1に示した。

25

20

#### 実施例9

特公昭 5 9 - 2 3 3 3 2 号公報実施例 3 に記載の方法に従って重合を行った。 即ち、臭化銅、臭化水素、N,N'-ジ-t-ブチルエチレンジアミン、N,N

10

15

20



溶液に、酸素を通気しながら50重量%の2、6-ジメチルフェノールのトルエ ン溶液を35分間かけて加え、74分後に酸素供給を停止した。重合混合物にエ チレンジアミン四酢酸3ナトリウム塩の水溶液を加え、混合物を70℃で保った 。得られた混合物をシャープレス型の液液遠心分離器でポリフェニレンエーテル が溶解したトルエン溶液相と銅が溶解した水相に分けた。このようにして得られ たその後、混合物をシャープレス社製遠心分離器に送り、ポリフェニレンエーテ ル含有量が26wt%のポリフェニレンエーテル溶液を得た。この溶液を(A) とする。攪拌タービン翼及びバッフルを内部に備え、外套ジャケット付の析出槽 を準備し、(A)のポリフェニレンエーテル溶液を表2の条件aに定める量添加 し、攪拌しつつジャケットに冷媒を流して、温度が一10℃となるように維持し た。同じく温度が−10℃に調整したメタノールを表2条件aに定める量だけ添 加した。この時、貧溶媒であるメタノールと良溶媒であるトルエンの重量比率は メタノール/トルエン=2.5である。液同士が混合分散し、ポリフェニレンエ ーテルが析出したスラリーが得られたらその混合物をヌッチェでろ過し、-10 ℃に調整したメタノールを振りかけ洗浄をおこなった。その後得られた濾残を1 40℃で1時間真空乾燥を行った。

得られたポリフェニレンエーテルの平均粒子径は  $42\mu$ m、  $1000\mu$ m以上の粒子は存在しなかった。実施例 1 と同様に各測定を行い結果を表 1 に示した。同様の操作を、貧溶媒であるメタノールと良溶媒であるトルエンの重量比率がそれぞれ、メタノール/トルエン= 5.0 (条件 b), 7.0 (条件 c), 12.0 (条件 d) となるような割合で操作を行った。いずれの条件でもポリマーが粒子として析出し、  $1000\mu$ m以上の粒子は存在しなかった。実施例 1 と同様に各測定を行い結果を表 1 に示した。

#### 25 実施例10

実施例9と同様に、但し析出温度を1℃にして条件 a を実施した。いずれの条件でもポリマーが粒子として析出し、1000μm以上の粒子は存在しなかった。実施例1と同様に各測定を行い結果を表1に示した。



## 比較例6

実施例 9 と同様に、但し析出温度を 3 0 ℃にして条件 a を実施した。この条件では、析出したポリマーが粘りつき攪拌タービン関に絡んで塊状となり、運転不能となった。

5

表1. 結果のテーブル

C C RASE D	4	Viold	平均粒径	Mw/Mn	Tg	比誘電率
実験番号	η sp/c	Yield	1 .	IN AA \ IN II		ルの神
	[dl/g]	<u>[%]</u>	μm		[°C]	
実施例1	0.116	97	56	1.89	185	2.49
実施例2	0.082	98	34	1.87	167	2.52
実施例3	0.075	98	39	1.92	155	2.55
比較例1	0.070	88	15	1.35	135	2.80
比較例2	0.072	76	39	2.56	142	2.71
比較例3	0.476	97	920	2.58	215	2.45
比較例4	0.195	64	850	2.39	205	2.47
実施例4	0.081	98	43	1.85	178	2.48
実施例5	0.079	97	33	2.10	180	2.50
実施例6	0.085	98	54	1.89	169	2.48
実施例7	0.085	98	42	1.87	167	2.53
実施例8	0.103	97	59	1.88	183	2.48
比較例5	0.122		>1000	2.68	162	2.59
実施例9-a	0.120	90	256	1.75	189	2.47
実施例9-b	0.116	92	350	1.82	188	2.47
実施例9-c	0.112	92	625	1.93	185	2.50
実施例9-d	0.112	93	280	2.08	185	2.50
実施例10-a	0.124	89	430	1.88	189	2.46
比較例6	析出できず	*				

表2. 析出条件表

条件	a	b	С	d
ポリフェニレンエーテ ル溶液の重量部	70	40	30	20
メタノールの重量部	130	160	170	180
メタノール/トルエン 重量比	2.5	5.0	7.0	12.0

#### 参考例

10

実施例 1 、実施例 2 、実施例 3 、実施例 4 、実施例 7 、比較例 3 および比較例 5 で得られたポリフェニレンエーテルを用いてメチルエチルケトンに対する溶解 速度を見た。試験方法は次の様に実施した。まず、 1 0 0 gのメチルエチルケトンを丸底フラスコに入れ、 2 0 ℃でマグネチックスターラーを用いて緩く攪拌を



行う。ここへ、各例のポリフェニレンエーテルを20gー気に添加する。比較例5のポリフェニレンエーテルを除いて混合物は初め濁るがやがて清澄になった。 一気に添加してから、清澄になる時間(溶解時間)を測定する。また、溶解時のフラスコ内部の様子を観測した。結果を表3に示す。

観察状況 溶解時間 例 [min] 1.1 実施例1 実施例2 0.87 0.75 実施例3 実施例4 0.92 実施例7 0.95 溶解せず 比較例3一

0

比較例53

表3. メチルエチルケトンへの溶解テスト

5

実施例のポリフェニレンエーテルを用いたときには溶解速度は、共に約1分でありフラスコ内壁への付着は観測されなかった。比較例5の溶解速度は30分、比較例5のポリフェニレンエーテルではフラスコ内壁にペレットの固まりが出来て付着し、それがなかなか溶けなかった。

塊が発生

10

本発明を詳細にまた特定の実施態様を参照して説明したが、本発明の精神と範囲を逸脱することなく様々な変更や修正を加えることができることは当業者にとって明らかである。

本出願は、2002年3月8日出願の日本特許出願(特願2002-63626)に基 15 づくものであり、その内容はここに参照として取り込まれる。



## <産業上の利用可能性>

本発明によれば、特定の分子量分布を有する低分子量ポリフェニレンエーテルが、高い耐熱性および電気特性を有し、かつパウダー状にすることにより溶剤への溶解性および反応性に優れることから、特に電子材料用途および他の樹脂の改質剤として好適である。また、本発明の方法により該低分子量ポリフェニレンエーテルを効率的に製造することができる。



#### 請求の範囲

- 1.30℃において濃度 0.5 g / d l のクロロホルム溶液中で測定した還元 粘度が 0.04~0.18 d l / g であり、分子量分布が 1.5~2.5 である ことを特徴とする低分子量ポリフェニレンエーテル。
- 2. ガラス転移温度(Tg)が、以下の式で表されることを特徴とする請求項 1 記載の低分子量ポリフェニレンエーテル。

Tg (°C) > 6 0 0 × [ $\eta$  sp/c] + 1 0 5

[η s p / c] は30℃において濃度0.5g/dlのクロロホルム溶液中で測 10 定したポリフェニレンエーテルの還元粘度

- 3. 請求項1または2記載の低分子量ポリフェニレンエーテルからなるポリフェニレンエーテルパウダー。
- 4. 平均粒子径が 5. 0 ~ 1 0 0 0 μ m である、請求項 3 記載のポリフェニレ ンエーテルパウダー。
- 15 5 平均粒子径が 5 0 ~ 5 0 0 μ m である、請求項 3 記載のポリフェニレン エーテルパウダー。
  - 6. 平均粒子径が 5. 0  $\sim$  3 0 0  $\mu$  m である、請求項 3 記載のポリフェニレンエーテルパウダー。
- 7. 平均粒子径が 5. 0~ 1 0 0 μ m である、請求項 3 記載のポリフェニレン 20 エーテルパウダー。
  - 8. 1000μm以上の粒子を実質的に含まない請求項3記載のポリフェニレンエーテルパウダー。
  - 9. フェノール化合物を触媒と酸素含有ガスの存在下で重合して得られる請求項 1 記載の低分子量ポリフェニレンエーテル。
- 25 1 0. フェノール化合物が、2,6-ジメチルフェノールである請求項 9 記載の低 分子量ポリフェニレンエーテル。
  - 1 1 . フェノール化合物が、 2, 6-ジメチルフェノールと 2, 3, 6-トリメチルフェ ノールの混合物である請求項 9 記載の低分子量ポリフェニレンエーテル。
    - 12. フェノール化合物が、2,6-ジメチルフェノールと2,6-ジフェニルフェノ

10

20



ールの混合物である請求項9記載の低分子量ポリフェニレンエーテル。

13.フェノール化合物が、さらに式(1)で表される2価フェノールを含有する請求項10~12のいずれかに記載の低分子量ポリフェニレンエーテル。

$$Q_1$$
 $Q_2$ 
 $Q_2$ 
 $Q_2$ 
 $Q_3$ 
 $Q_1$ 
 $Q_1$ 
 $Q_2$ 
 $Q_3$ 
 $Q_4$ 
 $Q_2$ 

(式中、Q1、Q2は各々同一または異なる置換基を表し、水素、アルキル基、置換アルキル基、アラルキル基、置換アラルキル基、アリール基、置換アリール基、置換アルコキシ基またはハロゲンを表し、各々同一でも異なっていてもよい: Xは脂肪族炭化水素残基及びそれらの置換誘導体、酸素、イオウまたはスルホニル基を表し、Q2, Xの結合位置はフェノール水酸基に対してオルソ位またはパラ位である。)

14. 触媒が、銅化合物、ハロゲン化合物および一般式(2)で表されるジアミン化合物からなる請求項 9 記載の低分子量ポリフェニレンエーテル。

(式中、R1, R2, R3, R4はそれぞれ独立に水素または炭素数1~6の直 銀状または分岐状アルキル基で、全てが同時に水素ではない。R5は炭素数2~ 5の直鎖状またはメチル分岐を持つアルキレン基である)

15. 触媒が、さらに3級モノアミン化合物および2級モノアミン化合物の少なくとも1種を含有する請求項14記載の低分子量ポリフェニレンエーテル。

1 6. 触媒と酸素含有ガスの存在下、低分子量ポリフェニレンエーテルの良溶 媒を用いてフェノール化合物を重合し、重合で得られたポリフェニレンエーテル 溶液に貧溶媒を添加して低分子量ポリフェニレンエーテルを析出させる低分子量 ポリフェニレンエーテルの製造方法において、該析出を一80~20℃で行うこ とを特徴とする請求項1記載の低分子量ポリフェニレンエーテルの製造方法。

17. 貧溶媒が、炭素数1~10のアルコールである請求項16記載の方法。



- 18. 貧溶媒が、メタノール、エタノール、プロパノール、ブタノール、ペンタノール、ヘキサノール、エチレングリコールから選ばれる少なくとも1種である請求項16記載の方法。
  - 19. 貧溶媒が、さらに水を含む請求項17または18記載の方法。
- 5 20. 触媒と酸素含有ガスの存在下フェノール化合物を重合し、重合の進行に伴って低分子量ポリフェニレンエーテルを析出させる低分子量ポリフェニレンエーテルの製造方法において、重合溶媒が2種以上のアルコールの混合溶媒であることを特徴とする請求項1記載の低分子量ポリフェニレンエーテルの製造方法。
- 2 1. 重合溶媒が、2種以上の炭素数 1 ~ 1 0 のアルコールの混合溶媒である 10 ことを特徴とする請求項 2 0 記載の方法。
  - 22. 重合溶媒が、メタノール、エタノール、プロパノール、ブタノール、ペンタノール、ヘキサノール、エチレングリコールから選ばれる2種以上のアルコールの混合溶媒である請求項16記載の方法。
- 23. 析出した低分子量ポリフェニレンエーテルを含むスラリーを洗浄によっ 15 て精製する工程を含み、洗浄溶媒がメタノール、エタノール、プロパノール、ブタノール、ペンタノール、ヘキサノールおよびエチレングリコールから選ばれる 少なくとも1種である請求項16または20記載の方法。
  - 24. 洗浄溶媒が、さらに水を含む請求項23記載の方法。
- 25. 洗浄後の低分子量ポリフェニレンエーテルを、乾燥または直接脱気して 20 含有溶媒を除去する請求項23記載の方法。
  - 26. 析出した低分子量ポリフェニレンエーテルを含むスラリーから低分子量ポリフェニレンエーテルを分離して湿潤低分子量ポリフェニレンエーテルを得、これを乾燥または直接脱気して含有溶媒を除去する請求項16または20記載の方法。



Internationa fication No.
PCT/JP03/02302

	A. CLASSIFICATION OF SUBJECT MATTER Int.Cl7 C08G65/44				
According to	According to International Patent Classification (IPC) or to both national classification and IPC				
	S SEARCHED .				
Minimum do Int.	Minimum documentation searched (classification system followed by classification symbols)  Int.Cl <sup>7</sup> C08G65/44				
Jitsu Kokai	ion searched other than minimum documentation to the tayo Shinan Koho 1926–1996 i Jitsuyo Shinan Koho 1971–2003	Jitsuyo Shinan Toroku Koho Toroku Jitsuyo Shinan Koho	o 1996–2003 o 1994–2003		
Electronic d	ata base consulted during the international search (name	e of data base and, where practicable, sear	rch terms used)		
C. DOCUI	MENTS CONSIDERED TO BE RELEVANT				
Category*	Citation of document, with indication, where app		Relevant to claim No.		
X A	JP 49-025095 A (Asahi Dau Kal 06 March, 1974 (06.03.74), Claims; page 3, upper left co lower right column (Family: none)		1-10,14-26 11-13		
X A	JP 62-039628 A (Bayer AG.), 20 February, 1987 (20.02.87), Claims; page 2, upper right of lower left column & EP 215257 A	1-10,13-26 11-12			
× Furth	er documents are listed in the continuation of Box C.	See patent family annex.			
* Special categories of cited documents:  "A" document defining the general state of the art which is not considered to be of particular relevance  "E" earlier document but published on or after the international filing date  "L" document which may throw doubts on priority claim(s) or which is cited to establish the publication date of another citation or other special reason (as specified)  "O" document referring to an oral disclosure, use, exhibition or other means  "P" document published prior to the international filing date but later than the priority date claimed		"Y" later document published after the international filing date or priority date and not in conflict with the application but cited to understand the principle or theory underlying the invention document of particular relevance; the claimed invention cannot be considered novel or cannot be considered to involve an inventive step when the document is taken alone "Y" document of particular relevance; the claimed invention cannot be considered to involve an inventive step when the document is combined with one or more other such documents, such combination being obvious to a person skilled in the art document member of the same patent family  Date of mailing of the international search report  10 June, 2003 (10.06.03)			
Name and mailing address of the ISA/ Japanese Patent Office		Authorized officer			
Facsimile N	'o	Telephone No.			



	Citation of document, with indication, where appropriate, of the relevant passages	Relevant to claim No.
Category*		1-11, 14-26
X A	US 6211327 B (General Electric Co.), 03 April, 2001 (03.04.01), Claims & WO 00/46273 A	12-13
x	WO 00/43273 A (General Electric Co.), 10 August, 2000 (10.08.00),	1-11,14-15, 23-26
A	Claims; page 5, 2nd line from the bottom to page 6, line 15; pages 7 to 8, line 17 & JP 2002-536476 A	12-13,16-22
E,X E,A	JP 2003-012796 A (Mitsubishi Gas Chemical Co., Inc.), 15 January, 2003 (15.01.03), Claims; Par. Nos. [0011] to [0012] (Family: none)	1-12,14-26
A	JP 2000-281779 A (Mitsubishi Gas Chemical Co.,	1-26
	<pre>Inc.), 10 October, 2000 (10.10.00), Claims (Family: none)</pre>	



# 国際出願番号 PCT/JP03/02302

A. 発明の属する分野の分類(国際特許分類(IPC)) Int. Cl <sup>7</sup> C08G 65/44			
B. 調査を行った分野 調査を行った最小限資料(国際特許分類(IPC)) Int. Cl <sup>7</sup> C08G 65/44			
最小限資料以外の資料で調査を行った分野に含まれるもの 日本国実用新案公報 1926-19 日本国公開実用新案公報 1971-20 日本国実用新案登録公報 1996-20 日本国登録実用新案公報 1994-20	0 3年 0 3年		
国際調査で使用した電子データベース(データベースの名称	な、調査に使用した用語) 	·	
C. 関連すると認められる文献			
引用文献の カテゴリー* 引用文献名 及び一部の箇所が関連する	Sときけ その関連する傍所の表示	関連する 請求の範囲の番号	
X     JP 49-025095 A (九 3.06 特許請求の範囲、第33 Jーなし)	<b>里ダウ株式会社)1974.0</b>	$ \begin{array}{c c} 1 - 1 & 0 \\ 1 & 4 - 2 & 6 \\ 1 & 1 - 1 & 3 \end{array} $	
X JP 62-039628 A (ノ フト) 1987. 02. 20 特計 A 3頁左下欄 & EP 21525	午請求の範囲、第2頁右上欄〜第	$   \begin{array}{c c}     1 - 1 & 0 \\     1 & 3 - 2 & 6 \\     1 & 1 - 1 & 2   \end{array} $	
▽ C切の結合にも立計が別巻されている		紙を参照	
<ul> <li>区欄の続きにも文献が列挙されている。</li> <li>* 引用文献のカテゴリー         「A」特に関連のある文献ではなく、一般的技術水準を示するの         「E」国際出願目前の出願または特許であるが、国際出願以後に公表されたもの         「L」優先権主張に疑義を提起する文献又は他の文献の発力者しくは他の特別な理由を確立するために引用す文献(理由を付す)         「O」口頭による閉示、使用、展示等に言及する文献「P」国際出願目前で、かつ優先権の主張の基礎となる出</li></ul>	の日の後に公表された文献 「T」国際出願日又は優先日後に公表された文献であって出願と矛盾するものではなく、発明の原理又は理論の理解のために引用するもの 「X」特に関連のある文献であって、当該文献のみで発明の新規性又は進歩性がないと考えられるもの 「Y」特に関連のある文献であって、当該文献と他の1以上の文献との、当業者にとって自明である組合せによって進歩性がないと考えられるもの 「&」同一パテントファミリー文献		
国際調査を完了した日 2.7.05.03	国際調査報告の発送日 むししり	J3	
国際調査機関の名称及びあて先 日本国特許庁(ISA/JP) 郵便番号100-8915 東京都千代田区段が関三丁目4番3号	特許庁審査官(権限のある職員) 中川 淳子 電話番号 03-3581-1101	<b>4 J</b> 2940 内線 3455	



## 国際調査報告

国際出願番号 PCT/JP03/02302

	関連すると認められる文献	
引用文献の   カテゴリー*	引用文献名 及び一部の箇所が関連するときは、その関連する箇所の <del>表示</del>	関連する 請求の範囲の番号
X	US 6211327 B (General Electric Company) 2001. 04. 03 特許請求の範囲 & W	1-11, 14-26
A	O 00/46273 A	12-13
х	WO 00/46273 A (General Electric	
	Company) 2000. 08. 10 特許請求の範囲、第5   頁下から2行~第6頁第15行、第7頁~第8頁第17行 & J	$\begin{vmatrix} 14-15 \\ 23-26 \end{vmatrix}$
A	P 2002-536476 A	$\begin{vmatrix} 12-13 \\ 16-22 \end{vmatrix}$
EX	JP 2003-012796 A(三菱瓦斯化学株式会社)20 03.01.15 特許請求の範囲、【0011】~【0012】	$1-12, \\ 14-26$
EΑ	(ファミリーなし)	1 3
A	JP 2000-281779 A (三菱瓦斯化学株式会社) 20 00.10.10 特許請求の範囲 (ファミリーなし)	1-26
	1	<u> </u>